Свюз Сьавгажна **Сомисометический** Pecastars



Комитат по зелам калбартаний и аткантий пои Совета Министров 2009

O TH CAH HE 259054 ИЗОБРЕТЕНИЯ

К ФЕТОРСКОМА СВИШЕТЕЧРСТВА

Зависимов от авт, свидетельства 🕸 🥌 Заявлено 15. V.1987 (№ 1156950/28-28)

с присоезинением заквия № --

Пвиовитет ---

Олубликовано 12.ХП.1959. Бюллетень № 2 3a 1970 Дата опубликования описания 14.IV.1970

Beachies . 2 RETERTI 6-TEXHUTES: TAR ASM SHETUNDERS IN SA

Kn. 12g, 1/01

MITK B 011

УДК \$6.012.46.023 (983.8)

Автор изсоретения SAMBUTERL

B. F. Posonos

РЕАКТОР ДЛЯ КОНВЕРСИИ УГЛЕВОДОРОДОВ

Изобретение относится к области жимического машиностроения.

Известен реактор для конверсии углеводородов, состоящий из футерованного корпуса. внутри которого имеется реакционная полость, заполнанияя катализатором, и смесителя 12вои, расположенного в вырхней части корпуса, Однако производительность данного реактора

лагаемом устройстве в реакционную полость введены по высоте корпуса трубки для подвода кислорода, снабженные завихрителями, На чертеже дви резитор для конверсии уг-

леводородов.

Реактор состоит из футерованного корпуся I, в верхней части которого расположен смеситель, состоящий из штуцеров 2, 3 и трубы 4 для вывода конвертированного газа, трубы 5 вля полачи паро-газовой смеси и трубы 6 подачи кислорода. Труба 5 является внутренией меть кислорида. 1990 г полистся вкутрейней трубой счесителя и имеет устройство для за-кручивания потока, а труба б является наруж-ной трубой счесителя. В инжией части корпуса имеются труба 7 для подачи воды и трубы 25 8 для подачи кислорода. Труба 7 заканчивает-си распыдителем 5. Труба 4 плотно соединяется с трубой 10, выполненной из металлонара-мики. Для предохранения трубы 10 от заклавинавия катализатором при перемещении ее зо смешивается с закрученными струмии кисло-

от колебания температуры из нее устанавливаются футляры 11, которые представляют собой короткие перфорированные обечайки из жаростойкой стели с тонкой стоикой.

Полость реактора, заполненная катализатором, разделяется на несколько реанционных объемов отнеуворными диффузорами 12. Корпус 1 снабжен грубами 18, имеющими завихрителя, для подвеления и устьям диффузоров Иля позышения производительности в пред. 10 кислорода. Вертикальные пазы диффулоров 12 и трубы 13 образуют область яля смешения изстично конвертированиого газа с нислородом.

Реактор работает следующим образом. Через штуцеры 3 я 2 паро-газовая смесь И кислород поступают в смеситель, где нагрева-югся до 700-800°C. Нагрев происходит за счет тепла конвертированного газа, выходишаго из трубы 4. Поток паро-газовой смеси. выходя на трубы 5, закручивается и перемешивается с кислородом, который выходит на трубы б. Образующанся смесь газов поступает в ренкционный объем А, где температура реакиновных газов повышается до 1150-1200°С в верхнем слое нагализатора. В конце слоя катализатора температура газов синжается до

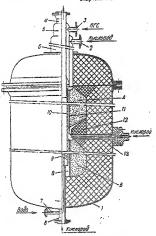
1000°С. Затем частично компертированный газ е большой скоростью проходит через пазм первого деффузора и на выхода из его устья 959054

рова, поступающими из первой трубы 18. Пелученняя смес срязу поступает в слей катепалатора следующих поступает в слей катетри этом в темпратура также постепення объема. При этом в темпратура также постепення обвышентся В последнену катакическом реакдиоможно объема 5 темпратура также на макоже на матаничаетора поститеет 1200—1250°С. Выхожинай из катакическом реактиский объем В и симпратура также на мастальитием смей объем В и симпратура частично комвертированный теу потупает в мастальитием какже закотерытемы объема объема при темпратура какже закотерытемы (1500—1500°С, что обестемпратура при темпратура по обестемпратура по темпратура по темпратура по обестемпратура по темпратура по темпратура по обестемпратура по темпратура по темпр Количество кислорода, подаваемого в разкционима объемы по трубам 5, 8 и 13 можно регулировать по температура газа.

Предмет изобретения

Пеовном объеме 5 температуре даков на высоте их катализатора достивает 1200—120°C. Выходящий за катализатора частично конвертерованный тел поступата в эксаталитиче товертерованный тел поступата в эксаталитиче топоступлющим из тубой 8. В рекультате произпоступлющим из тубой 8. В рекультате произпоступлющим из тубой 8. В рекультате произсталов повышлется до 1200—120°C, что обесталов повышлется до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесталов повышлется до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесталов повышлется до 120°C, что обесталов повышлется до 120°C, что обесна до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обеста 120°C, что обесна до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесна до 120°C, что обесна до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесна до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обесна до 120°C, что обесповышлется до 120°C, что обес-

2 Реактор по н. 1, отличносцийся тем, что трубин для подвода инслорода спабжены за-



Редактор Т. И. Зубива Сетиванова. Е. П. Шеракев Терей. Т. П. Куринаю Корсактор В. И. Желуальсь Терей. Терей. Т. П. Куринаю Корсактор В. И. Желуальсь Терей. Терей.

Типография, пр. Савунова, 2